

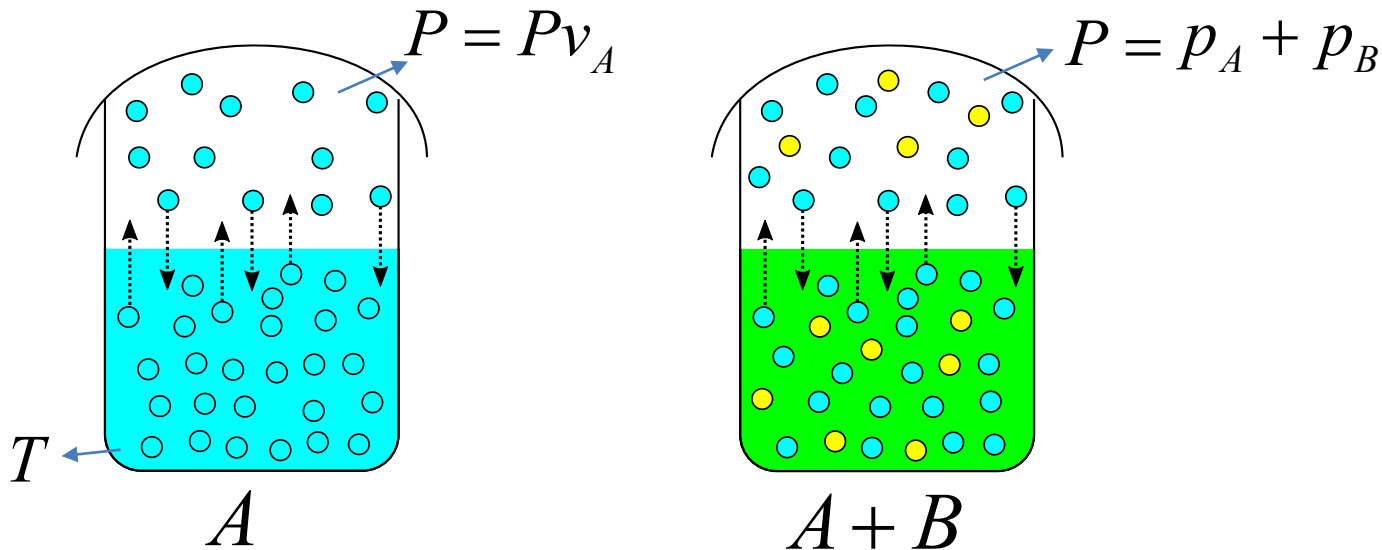
Sistemas de Ecuaciones No Lineales

Profesor: Dr. Alejandro S. M. Santa Cruz

JTP: Dr. Juan Ignacio Manassaldi

Aux. 1ra: Ing. Amalia Rueda

- El equilibrio de una mezcla binaria ideal se representa mediante la Ley de Raoult:



$$x_A P v_A = p_A$$

$$x_B P v_B = p_B$$

$$\begin{cases} x_A P v_A = y_A P \\ x_B P v_B = y_B P \end{cases}$$

Vapor gas ideal

¡No se cumple para mezclas no ideales!

- Como primera aproximación a la no idealidad, se utiliza un modelo de actividad.
- A bajas presiones podemos asumir que el vapor se comporta de manera ideal.
- La condición de equilibrio líquido-vapor a partir del coeficiente de actividad corresponde a:

$$\gamma_A x_A P v_A = y_A P$$

$$\gamma_B x_B P v_B = y_B P$$

- Comenzamos a armar el sistema de ecuaciones

$$\gamma_A x_A P v_A = y_A P$$

$$\gamma_B x_B P v_B = y_B P$$

- ¿Qué otra ecuación conocen?

$$x_A + x_B = 1 \rightarrow x_B = 1 - x_A$$

$$y_B = 1 - y_A$$

- Reemplazamos

$$\gamma_A x_A P v_A = y_A P$$

$$\gamma_B (1 - x_A) P v_B = (1 - y_A) P$$

- Planteamos el problema del calculo de la presión de rocío (dew point pressure).
- Datos: y_A T

$$\gamma_A x_A P v_A = y_A P$$

2 ecuaciones

$$\gamma_B (1 - x_A) P v_B = (1 - y_A) P$$

4 incógnitas

γ_A γ_B x_A P

- ¿Se puede resolver?
- No se puede resolver, se deben agregar ecuaciones para representar al coeficiente de actividad.

- Uno de los modelos mas sencillos corresponde al de Margules con dos sufijos:

$$\ln(\gamma_A) = Ax_B^2$$

$$\ln(\gamma_B) = Ax_A^2$$

- Formamos el sistema final:

$$\left\{ \begin{array}{l} \gamma_A x_A P v_A = y_A P \\ \gamma_B (1 - x_A) P v_B = (1 - y_A) P \\ \ln(\gamma_A) = A(1 - x_A)^2 \\ \ln(\gamma_B) = Ax_A^2 \end{array} \right.$$

• Sistema final:

$$\left\{ \begin{array}{l} \gamma_A x_A P v_A - y_A P = 0 \\ \gamma_B (1 - x_A) P v_B - (1 - y_A) P = 0 \\ \ln(\gamma_A) - A(1 - x_A)^2 = 0 \\ \ln(\gamma_B) - A x_A^2 = 0 \end{array} \right.$$

$$\underline{f}(\underline{x}) = \begin{bmatrix} \gamma_A x_A P v_A - y_A P \\ \gamma_B (1 - x_A) P v_B - (1 - y_A) P \\ \ln(\gamma_A) - A(1 - x_A)^2 \\ \ln(\gamma_B) - A x_A^2 \end{bmatrix} \quad \underline{x} = \begin{bmatrix} x_A \\ P \\ \gamma_A \\ \gamma_B \end{bmatrix}$$

Caso de estudio 1:

- Mezcla de Agua (A) y Metanol (B)

- Datos: $y_A = 0.4$

$$T = 365 K$$

$$Pv_A^{365} = 0.75261 \text{ bar}$$

$$Pv_B^{365} = 2.705 \text{ bar}$$

$$A = 0.6833$$

- Reemplazamos en el sistema:
 - $y_A = 0.4$
 - $T = 365 K$
 - $Pv_A^{365} = 0.75261 bar$
 - $Pv_B^{365} = 2.705 bar$
 - $A = 0.6833$

$$\underline{f}(\underline{x}) = \begin{bmatrix} \gamma_A x_A 0.75261 - 0.4P \\ \gamma_B (1 - x_A) 2.705 - 0.6P \\ \ln(\gamma_A) - 0.6833(1 - x_A)^2 \\ \ln(\gamma_B) - 0.6833x_A^2 \end{bmatrix} \quad \underline{x} = \begin{bmatrix} x_A \\ P \\ \gamma_A \\ \gamma_B \end{bmatrix}$$

- Resolución:

$$\underline{f}(\underline{x}) = \begin{bmatrix} \gamma_A x_A 0.75261 - 0.4P \\ \gamma_B (1 - x_A) 2.705 - 0.6P \\ \ln(\gamma_A) - 0.6833(1 - x_A)^2 \\ \ln(\gamma_B) - 0.6833x_A^2 \end{bmatrix} \quad \underline{x} = \begin{bmatrix} x_A \\ P \\ \gamma_A \\ \gamma_B \end{bmatrix}$$

$$\underline{J}(\underline{x}) = \begin{bmatrix} \gamma_A 0.75261 & -0.4 & x_A 0.75261 & 0 \\ -\gamma_B 2.705 & -0.6 & 0 & (1 - x_A) 2.705 \\ 2 \times 0.6833(1 - x_A) & 0 & \frac{1}{\gamma_A} & 0 \\ -2 \times 0.6833x_A & 0 & 0 & \frac{1}{\gamma_B} \end{bmatrix}$$

- ¿Valor de arranque?
- ¡Ley de Raoult!

$$\begin{cases} x_A P v_A = y_A P & x_A 0.75261 = 0.4 P \\ x_B P v_B = y_B P & (1 - x_A) 2.705 = 0.6 P \end{cases}$$

$$x_A 0.75261 + (1 - x_A) 2.705 = P$$

$$x_A 0.75261 + (1 - x_A) 2.705 = \frac{x_A 0.75261}{0.4}$$

$$x_A 0.75261 + (1 - x_A) 2.705 = x_A 1.881525$$

$$x_A = 0.705545 \rightarrow P = 1.3275 \text{ bar}$$

$$x_A = 0.705545 \rightarrow P = 1.3275 \text{ bar}$$

$$\underline{x}^{(0)} = \begin{bmatrix} 0.705545 \\ 1.3275 \\ 1 \\ 1 \end{bmatrix}$$

$$\underline{x}^{(1)} = \underline{x}^{(0)} - \underline{J}(\underline{x}^{(0)})^{-1} \underline{F}(\underline{x}^{(0)}) = \begin{bmatrix} 0.7870393 \\ 1.515948 \\ 1.0264512 \\ 1.4187191 \end{bmatrix} \quad \begin{aligned} \|\underline{x}^{(1)} - \underline{x}^{(0)}\| &= 0.4670967 \\ \|f(\underline{x}^{(1)})\| &= 0.1181059 \end{aligned}$$

$$\underline{x}^{(3)} = \begin{bmatrix} 0.7779367 \\ 1.5138665 \\ 1.0342683 \\ 1.5121278 \end{bmatrix} \quad \underline{x}^{(4)} = \begin{bmatrix} 0.7779346 \\ 1.5138641 \\ 1.0342697 \\ 1.5121326 \end{bmatrix}$$

$$\|f(\underline{x}^{(3)})\| = 0.0000143$$

$$\|f(\underline{x}^{(3)})\| = 2.946 \times 10^{-11}$$

Caso de estudio 2:

- Mezcla de Agua (A) y Metanol (B)
- Datos: $y_A = 0.5259$

$$T = 322.91K$$

$$Pv_A^{322.91} = 0.122232 \text{ bar}$$

$$Pv_B^{322.91} = 0.548176 \text{ bar}$$

$$A = 0.6833$$

- Valor experimental:

$$x_A^* = 0.8782$$

$$P^* = 0.20932 \text{ bar}$$

- Ley de Raoult: $x_A = 0.832628 \rightarrow P = 0.193523 \text{ bar}$

$$\underline{x}^{(0)} = \begin{bmatrix} 0.832628 \\ 0.193523 \\ 1 \\ 1 \end{bmatrix}$$

$$\rightarrow \underline{x}^{(1)} = \begin{bmatrix} 0.910879 \\ 0.211951 \\ 1.001243 \\ 1.562750 \end{bmatrix}$$

$$\dots \rightarrow \underline{x}^{(4)} = \begin{bmatrix} 0.895141 \\ 0.209622 \\ 1.0075414 \\ 1.728948 \end{bmatrix}$$

$$\|f(\underline{x}^{(4)})\| = 3.114 \times 10^{-10}$$

$$\underline{x}^* = \begin{bmatrix} 0.895141 \\ 0.209622 \\ 1.0075414 \\ 1.728948 \end{bmatrix} \text{ Solución}$$

$$x_A^* = 0.8782 \quad \text{Valor experimental}$$

$$P^* = 0.20932 \text{ bar}$$

$$Error_{x_A} = 1.93\%$$

$$Error_P = 0.14\%$$

- Pantear el sistema utilizando el modelo de Van Laar:

$$\ln(\gamma_A) = A \left(1 + \frac{A x_A}{B x_B} \right)^{-2}$$

$$\ln(\gamma_B) = B \left(1 + \frac{B x_B}{A x_A} \right)^{-2}$$

Caso de estudio 3:

- Mezcla de Agua (A) y Metanol (B)
- Datos: $y_A = 0.4$

$$T = 365 K$$

$$Pv_A^{365} = 0.75261 bar$$

$$Pv_B^{365} = 2.705 bar$$

$$A = 0.2439$$

$$B = 0.3861$$